(54) PAPER-COATING COMPOSITION AND COATED PAPER PRODUCED BY COATING WITH THE COMPOSITION

(11) 5-230796 (A)

(43) 7.9.1993 (19) JP

(21) Appl. No. 4-107013 (22) 24.4.1992 (33) JP (31) 91p.344666 (32) 26.12.1991

(71) MITSUI TOATSU CHEM INC (72) EISUKE SHIIYAMA(3)

(51) Int. Cl⁵. D21H19/56

PURPOSE: To obtain the subject composition giving a coated paper having excellent surface strength by incorporating an aliphatic conjugated diolefinic copolymer latex produced by polymerizing in the presence of a polyol in the polymerization system.

CONSTITUTION: The objective paper-coating composition contains a latex produced by the emulsion-polymerization of constituent polymer components composed of (A) 20-60wt.% of an aliphatic conjugated diolefinic monomer, (B) 1-10wt.% of an olefinic monomer and (C) 30-79wt.% of other monomer in the presence of 1-10wt.% (based on the constituent polymer) of a polyol. The paper-coating composition has excellent redispersibility in water and gives a coated paper having high bond strength.

(54) PRODUCTION OF BULKING PAPER

(11) 5-230798 (A) (43) 7.9.1993 (19) JP

(21) Appl. No. 4-30241 (22) 18.2.1992

(71) OJI PAPER CO LTD (72) TSUNEHISA OMOTANI(2)

(51) Int. Cl⁵. D21H27/00,C08J9/12,D21H21/14,D21H17/37//C08L1/00

PURPOSE: To obtain a bulking paper having excellent heat-insulation and cushioning property by making a base paper from pulp and foamable particles and foaming the paper under specific condition.

CONSTITUTION: A foamed base paper having a density of as low as $0.05 \cdot 0.3 g/cm$ which is comparable to that of foamed styrene can be produced by mixing a pulp with 1-40wt.% (preferably 3-20wt.%) of foamable particles, making a base paper from the mixture and foaming the obtained paper in hot water of $\geq 90^{\circ}$ C.

- (54) SINTERED METALLIC FIBER SHEET AND ITS PRODUCTION
- (11) 5-230799 (A)

(43) 7.9.1993 (19) JP

(21) Appl. No. 4-59276 (22) 14.2.1992

(71) TOMOEGAWA PAPER CO LTD (72) YASUHARU MIZUMOTO(2)

(51) Int. Cl⁵. D21H27/00,B22F5/00,D21H13/48

PURPOSE: To provide a porous sintered metallic sheet having thin thickness and uniform texture and suitable as a conducting part for electronic apparatuses such as semiconductor device and precision connector part.

CONSTITUTION: A metallic fiber sheet produced by a wet paper-making process is sintered to obtain a sintered metal sheet. In the above process, an electrically conductive metal is attached to the sheet surface and the fibers are sintered to each other in hydrogen gas atmosphere at a temperature lower than the melting point of the metallic fiber to effect the fusion of the attached metal to the fiber surface.

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平5-230798

(43)公開日 平成5年(1993)9月7日

| (51)Int.Cl. ⁵ | 識別記号 | 庁内整理番号 | FΙ | | | 技術表: | 示窗所 |
|--------------------------|---------------|---------------------------------------|----------|-----------|------------|--------|-----|
| D21H 27/ | 00 | | | | • | | |
| C08J 9/ | 12 CEP | 8927-4F | | | | | |
| D 2 1 H 21/14 | 14 | | | | | | |
| | | 7199-3B | D21H | 5/ 00 | Z | | |
| | | 7199-3B | • | 3/ 38 | 101 | | |
| | | | 審查請求 未請求 | 請求項の | 数1(全 6 頁) | 最終頁(| 続く |
| (21)出願番号 | 特顯平4-30241 | · · · · · · · · · · · · · · · · · · · | (71)出頭人 | 000122298 | | | |
| | | | ! | 王子製紙株 | 式会社 | | |
| (22)出 城 日 | 平成 4年(1992) 2 | 平成 4 年(1992) 2 月 18日 | | 東京都中央 | 区銀座4丁目7月 | ₩5号 | |
| | | | (72)発叨者 | 重谷 恒久 | | | |
| | | | | 東京都江東 | 区東雲1丁目10年 | 16号 王 | 子製 |
| | | | | 抵株式会社 | 商品研究折约 | | |
| | | - | (72)発明者 | 上原口 広 | ≠ . | | |
| | | | | 東京都江東 | 区東第1丁目10年 | \$6号 ∄ | 子製 |
| | | | i | 抵株式会社 | 商品研究折内 | | |
| | | | (72)発明者 | 三柳 二朗 | | | |
| | | | i | 東京都江東 | 区東第17月10年 | \$6号 ∄ | 子製 |
| | | | ! | 抵株式会社 | 商品研究所内 | | |
| | | | : | | | | |
| | | | • | | | | |

(54)【発明の名称】 嵩高紙の製造方法

生"【要約】

【目的】主としてパルプからなる原紙で加熱により体積が10~100倍に増加する液体を帯物質とするカブセルを視抄した原紙を加熱により発泡させて低密度であることを特徴とする発泡体原紙を製造する方法において、90℃以上の高温水で発泡させることにより0.05~0.3g/cm¹の低密度の原紙を得ることを特徴とする発泡体原紙の製造方法を提供する。

【構成】 バルブと発泡性粒子を混抑したシートを90 で以上の高温水に通丁ことにより発泡粒子を発泡させ低 密度の発泡紙を製造する。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 パルツと、発泡性粒子とを抄紙して得られた原紙を加熱により発泡させて、低密度の嵩高紙を製造する方法において、上記原紙を90℃以上の高温水と接触させて発泡性粒子を発泡させ、密度が0.05~0.3g/cmiの低密度の嵩高紙を得ることを特徴とっする嵩高紙の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は発泡体粒子を混抄した低 10 密度の高高紙の製造法に関し、更に詳しくは、各種断熱材やクッション剤として使用することのできる断熱性、保温性に優れたパルプを主体とする低密度紙の製造法に関するものである。

[0002]

【従来の技術】従来各種断熱材やクッション材として は、発泡スチョールや発泡ポリエチレン等の高分子ポリ マーが主に使用されてきているが、昨今の環境汚染の防 止のために自然に崩壊したり燃焼しても汚染物質や黒煙 等がでにくい紙基材等に切り替えが進められている。

【0003】このような紙基材に対して有効な断熱性やクッション性を与えるためには独立気泡に近い空気層を紙に与えるのが一番有効な方法であるが、従来紙状基材に独立気泡に近い気泡を与える方法としては、中空カプセルを含む強工層を設けることや、発泡性カプセルを変正した後、発泡させて低密度化する方法、発泡カプセルをパルプとともに抄紙して抄紙マシンの熱コール上で発泡させる方法がある。これらの内、真に断熱性等に有効な発泡紙を得るには強工層に発泡剤を発工して一部の層のみを発泡状態にする方法より中空カプセルを混抄したり発泡性カプセルを紙に混抄して紙全体に分面させる等の方法により紙全体を発泡状態にする方が望ましい。

【0004】しかし、上記方法のうち中空カプモル等を混抄する方法はパルプと中空カプモルとで比重差があり過ぎ巧く均一に混抄する事が難しく、あまり実用的な方法ではない。すなわち、特開昭52 39924号公報にはシラスパルーンを挫低の標添加して高高紙を作製する方法が示されているが、比重が低いためにシラスパルーンが水に違いてしまうので挫無しにくい問題がある。またその実施例に示された表から刊るように得られた原 40紙の密度は0、37~0、67ま/cmiであり、投タの目標とする発泡ボリスチレン並の特性を持つための密度は得られていない。一方、特開昭47 24263号が第1は発泡はプラスチックを提出とよけでありまうにパルプ6まにプラスチックの実施のよりに発泡性プラスチックを主体とした発明であり、投タの目指す紙を主体と

【0 0 0 5 】 発泡性カブセルを使用する方法としては、 特開昭5 5 - 1 8 1 1 6 号公報にマイクロカブセルを混 - 50

ナスシートとは異なる

抄して作製した振動板について記されているが、得られた板の密度は0.5g/cmi 程度であり、本発明の目的とする低密度は得られていない。

【0006】また、発泡性カブセルを使用する方法はたとえば特開昭63-173686号公報に感熱紙の原紙製造に抄紙マシンの熱コール上で発泡させる方法が記載されているが、得られた原紙の密度は0.5g/cm²程度しか低密度化しておらず、有効な断熱性やクッション性を得るには不上分である。すなわち、断熱材料として通常使用されている発泡スチュールの熱伝導性は0.045w/m/k程度と小さいが、上記発泡カブセルを使用して密度0.5g/cm²の原紙の場合の熱伝導性は0.07w/m/kと非常に大きく、断熱材としてはまだ不十分であることが判った。

【0007】以上のとおり、発泡ホリスチレンと同等の断熱性、保湿性、強度等の特性を有する低密度紙基材はいまだ知られておらず、その開発が要望されている。また、そのような紙基材を主体とした容器が求められている。

【0008】すなわち、液体を芯物質とした発泡剤は発泡を起こさせるのにある適切な温度に加熱処理する必要がある。例えば、松本油脂(株)製のマツモトマイクロスフェアF30の場合、発泡物質の体積膨張率でみた発泡信率は、加熱時間1分で130~140℃で最高になり(約80倍)、一方110℃または160℃になるともう発泡倍率は10倍前後となり有効な発泡が得られなくなると記述されている。

【0009】本発明者等は、このマイクロスフェアをパルツに10%添加した100g/m/のシートを、

(株) エフシー製作所のロータリードライヤーを使用して初期設定温度95、105、130、150℃、3分で加熱発泡デストを行った結果、得られた原紙の密度(JISで制定)は、0、38、0、30、0、24、0、18g/cm³となり、130℃以上になるとかな

り低密度の原紙が得られることが判った。 【0010】しかし130で以上で発泡させた原紙には見かけ上未発泡のような痘痕状の部分が所々に発生して 上り、均一な発泡紙が得られないことが判った。その原因としては、カブセルが破壊して発泡が充分得られなかったり、周囲が先に発泡してしまったために熱源と接触出来なくなって発泡できないでいることが判った。

【0011】このように液体を芯物質とする発泡剤をパルツと混抄したシートから後加熱により発泡紙を得る場合に、一般的に紙の控紙の整礎工程のドライヤーの適温である70~130℃では原紙の密度0.05~0.3 東/cm¹の低密度発泡原紙を均一に製造することが難しいこと、また、110~150℃の高温を得ることのできる、例えばヤンキードライヤーつきの抄紙機を使ったとしても均一な発泡原紙を得るには痘痕状のようの発生などの雑点があることが判った。

[0012]

【発明が解決しようとする課題】本発明は、液体を芯物質とする発泡材を混入して抄紙したシートを加熱発泡させることにより密度が 0.05~0.3 g/cm²の発泡よりステレン並みの断熱性およびクッション性に優れった高高紙を製造する方法を与えるものである。

[0013]

【問題を解決するための手段】本発明者等は、ハルフと 発泡性粒子とを混拌して得られた原紙を加熱により発泡 させて、低密度の高高紙を製造する場合、上記原紙を9 0 で以上の高温水と接触させて発泡性粒子を発泡させる ことにより、0.05~0.3g/cm²の低密度の高 高紙を得ることができた。

【0014】上記高温水の処理温度がカクログに表示されている適性温度範囲よりかなり低い温度で良好な安定した発泡が得られるというのは理由が不明であるが、熱水に含没すると加熱接触が均一になるので全面均一に発泡した原紙が得られることは理解できる。

【0015】例えば、上記100g/miのマイクロスフェアー混抄紙を96℃の熱湯に3秒間漬けたところ密 20度0.17g/cmiの全面均一な低密度発泡原紙が得られた。この原紙の熱電導性を測定したところ、0.038w/m/kと発泡ボリスチレンに匹敵するほど良好であり、しかも均一であった。

【0016】このようにパルプを主体とする原紙の発泡体を用いて発泡ボリスチレン、発泡ボリエチレン等に代え得る良好な断熱性またはクッション性を持つ発泡原紙が得られることが判った。

【0017】このような90~100℃の熱水は工業的には利用が割りと容易であり、全面均一な発泡原紙を130業的に製造するのに適している。すなわち、平底の容器の底を「重にして蒸気を通せるようにしたジャケット付きの容器で中の水を加温して90~100℃の熱水を得てこの中に発泡する原紙を通すことが出来るし、同じく深底のジャケット付きの容器でもできる。また、温水クンクに蒸気を吹き込むことにより100℃近くの熱水を造ることが出来るし、また、発泡させる熱水を入れるハンに直接蒸気を吹き込んで90~100℃の温度を得ることが出来る。また、発泡させるパンに熱水を供給する配管中に直接蒸気を吹き込むことによっても同様に熱水 40を得ることが出来る。

【0018】この発泡処理を行う装置としては種々のものが使用できる。すなわち、平らなトレイ状まだは事だい希型の容器に熱助を発泡させる原紙に平行にまたは対向して流し接触させて発泡させたり、高い挺長の容器中に熱助を循環させその中に紙を往復させて接触させ発泡させることが出来る。そして、上述の装置に熱水を循環させる代わりに、蒸気を容器中の内に直接吹き込みりの~100℃の熱水を備えた装置を得ることが出来る。また、径の大きい2本のロール(例えば挫紙機のサイズブ

レス)の上部程みに熱水を供給しそのコール間隙に紙を 上からか下から走行させることにより熱水と接触させ発 泡させる方法等が考えられる。

【0019】次に本発明について詳細に説明する。

【0020】発泡させる原紙の抄造は、ハルフを主体にした繊維材料に、液体を芯物質とする発泡体を1~10%添加し、混紙紙力剂、乾紙紙力剂、サイズ剂、填料、顔料等を必要に応じ添加してまず湿紙を製造する。これをプレスで通常通り水分60%前後に脱水しドライヤーで乾燥する。ただしこのときの乾燥温度は100℃以下であることが好ましい。これは発泡剤を無駄に発泡させてしまわないようにするためである。この乾燥原紙の水分は50~2%程度であることが適当であり、すなわち後工程の熱腸発泡処理で原紙が破壊損傷等が起きなければ良い。次いで、90~100℃の熱水に1~10秒程度接触させ発泡体を発泡させ次いで100℃以下のドライヤーで乾燥させ発泡原紙を製造する。

[0021]使用するパルプは特に制限が無いが、本発明に使用されるパルプとしては、例えば針葉樹や広葉樹の化学パルプや機械パルプ等の木材パルプ、古紙パルプ、麻や綿等の非木材天然パルプ、ボリエチレン、ボリフロピレン等を原料とした合成パルプ等を挙げる事ができ、これらを組み合わせて適宜使用する。上記のハルツの他にアクリル繊維、レーヨン繊維、フェノール繊維、ポリエステル繊維等の有機繊維等、各種の繊維を混抄することも可能である。しかしながら、沙紙性の観点からすると、パルプを50%以上配合した方がシートの地合、強度において優れており、好都合である。繊維配合としては、針葉樹パルプや合成パルプの繊維長の長いものを少なくとも5~20%使用する方が熱水に対して強度があり好ましい。

【0022】発泡剤としては、マイクコカブセル内に低速点溶剤を封入した熱膨張性マイクコカブセルを使用する。このカブセルは、80~200℃の比較的低温度で短時間の加熱により、直径が約4~5倍、体積が50~100倍に膨張する平均粒径10~30μmの粒子である。イソブクン、ベンクン、石油エーテル、ヘキセン、低池点ハコゲン化炭化水素、メチルシラン等の揮発性有機溶剤(膨張剤)を、塩化ビニリデン、アクリコニトリル、アクリル酸エステル等の共取合体からなる熱可塑性が脂で包み込んだものであり、カブセルがボリマーの依化点以上に加熱されると膜ボリマーが依化しはじめ、内包されている膨張剤の蒸気圧が上昇して膜が広がり、カフセルが膨張する。比較的低温、短時間で膨張して独立気泡を形成し、優れた断熱性を付与できる。

【0023】発泡性粒子の配合量は重量でパルツ繊維に対して1~40%、好ましくは3~20%であり、1%以下では十分な発泡が得られず、40%以上では経済性の面がらあまり適当とはいえない。

50

【0024】パルプスラリーにはこれらの発泡性粒子の 他に、従来より使用されている各種のアニオン性、ノニ オン性、カチオン性あるいは両性の歩留まり向上剤、紙 方均強剂、サイズ剂等を適宜選択して使用することがで きる。そして、抄紙原料のゼーク電位は、発泡剤の抄紙 。 時の形留まりを良くするために一15mVから10mV にあることが好ましい。使用できる薬品の具体的な例を 次にあげる。紙力増強剤、非留まり向上剤としては、ホ リアクリルアミド系のカチオン性、ノニオン性、アニオ ン性および両性の樹脂、ポリエチレンイミンおよびその。 誘導体、ポリエチレンオキサイド、ポリアミン、ポリア ミド、ポリアミドホリアミンおよびその誘導体、カチオ ン性および両性澱粉、酸化澱粉、カポキシメチル化澱。 粉、植物ガム、ポリビニルアルコール、尿素ホルマリン 樹脂、メラミンホルマリン樹脂、親水性のポリマー粒子 等の有機系化合物、および硫酸パンド、アルミナゾル、 塩基性硫酸アルミニウム、塩基性塩化アルミニウム、塩 基性ポリ水酸化アルミニウム等のアルミ化合物、さらに 硫酸第一鉄、塩化第二鉄あるいはココイダルシリカ、ベ ントナイト等の無機系化合物等を適宜組み合わせて使用。 する。

【0025】サイズ剤としては、酸性抄紙用サイズ剤としてロジン系サイズ剤、石油樹脂系サイズ剤、中性抄紙用サイズ剤としアルキルケテングイマー系サイズ剤、アルケニル無水コハク酸系サイズ剤等の各種サイズ剤を挙げることができる。

【0026】そして、発泡性粒子を混合したパルプスラリー中には一般に公知である填料、例えばクルク、カオリン、焼成カオリン、クレー、ケイソウ土、重質炭酸カルシウム、炭酸マグネシウム、水酸化アルミニウム、二酸化チクン、硫酸マグネシウム、シリカ、アルミノ珪酸塩、ベントナイト等の鉱物質填料やボリスチレン粒子、尿素ポルマリン樹脂粒子等の有機合成填料等も適宜選択して併用が可能である。

【0027】さらに、染料、戸日調整剤、スライムコントコール剤、消泡剤、粘剤等の控紙用添加助剤も用途に応じて適宜使用できる。

【0028】また、サイズプレス、ゲートロール等の途 工力法にてシートの表面に適粉、ボリビニルアルロー ル、各種表面サイズ剤、顔料等を発布することも可能で ある。

【0029】以上の構成原料を主原料とし、通常の抄紙 マンーンにでシート化する。まず、ドライヤーパートに より乾燥処理するが、このドライヤーパートの表面温度 によって、乾燥と同時のシート中に混抄した発泡性粒子 が発泡し、シート基材中に多数の独立気泡体帯を形成 し、密度が低く、断熱性に優れたシートとなる。

【0030】ここで、シートの理量は25~400g/m・てあり、理量が25g/m・以下では上分な断熱性があるシートが得られず、また、400g/m・以上では

抄紙機の乾燥工程のドライヤーへの負荷が大きすぎて上分な加熱処理が得られず、発泡性核子が上分に発泡するまでに至らない。但し、100g/m-以下の低坪量紙を貼り合わせで使用することは、坪量を上げて抄載した場合と同様で、不発明の範疇に入る。

【0031】次に熱水による発泡処理にていて設明する。 ろ

【0032】まず、本発明の第一の製造方法としては、 抄紙工程のワイギーパートでシート化した後、プレスパートにより脱水し、後の乾燥を容易にするために、ここで水分量を抄紙原紙の60%前後にまで落とす。続いて多筒式ドライヤーで乾燥し、水分を50~5%に乾燥し、90℃以上の熱水の発泡装置にいれる。水分が多いときは発泡装置中はベルト等の搬送装置に載せて発泡に載せて発泡をせる方が紙切れが少なく良好である。10%前後まで乾燥すればそのままでも紙切れが少ないが、さらに、針条樹パルブを20%以上と多くしたりポリアミドボリアミンおよびその誘導体の混紙強度強度剤を添加しておけば紙切れは殆ど問題が無くなる。次いで発泡した混紙を多筒式ドライヤー、送風ドライヤー等で水分10%に乾燥して巻き取る。原紙が厚い時にはオンラインでシートカックーで断皮し枚強とすることも可能である。

【0033】第2の方法としては上述の方法で抄紙して 未発泡紙として巻き取りに仕上げる。それをオプライン で90℃以上の熱水の発泡装置にいれ発泡させその後乾 嫌を行う。

【0.0.3.5】このように、パルブに加熱により体積が 1.0.1.0.0 倍に増加する液体を芯物質とするカフセルを混構した原紙を 9.0 で以上の熱水で発泡させることにより、均一で密度が 0.0.0.0.0.0 の 0.0 の 0.0

[0036]

20

【実施例】以下に実施例を挙げて本発明をより具体的に 説明するが、もちろん本発明はこれによって限定される ものではない。なお、以下において%はすべて重量の% を示す。

【0037】 実施例 1

カナダ標準減水度(CSF) 420m 1 に叩解した広僚 樹晒パルプ(LBKP)80%とカナダ標準減水度(C SF) 420m 1 に叩解した針葉樹晒パルプ(NBK P)20%とから成るパルプを分散したパルプスラリー に、発泡性マイクロカブセル粒子(松本油脂製薬(株) 製、マツモトマイクロスフェアードー30D、粒子径1 0~20μm、最高発泡温度130℃)10%、乾燥紙 方増強剤(荒川化学工業(株)製、ポリストロン11

50

7) (0. 2%、カチオン化資粉(王子ナショナル社製、 CATO 15) 1. (0%、アルキルケテンダイマー系 サイズ剤(荒川化学工業(株)製、サイズパインK9(3) (0. () 7%、規調紙力増強剤(D1Cハーキュレス 社製、カイメン557H) (0. 4%をよく損拌しながら 添加し、パルツ環度()、5%の排紙原料とした。

【0038】得られた地紙原料を用いて、長額地紙機で 埋量300g/mi、マシン速度25m/minで地紙 し、水分58%で表面温度80℃の多筒式ドライヤーで 乾燥し水分11%にし、引き続きクプサイズ式の平底の 10 トレーに蓋を設けて更に全体に断熱材を施して保温をし 95℃の熱水を入れた発泡装置を通して発泡させた。次 いで表面温度105℃の多筒式ドライヤーで水分10% に乾燥し、直径70cmの巻き取りリールに巻き取り、 低密度の発泡原紙を得た。

【0039】ここで用いた発泡装置は8mの長さであ n、熱水はクンクに4kg/cm:の蒸気を吹き込んで 98℃の熱水を製造しトレーに供給した。熱水は一部循 環使用した。その後、JISに従い、坪量、厚さ、密度 を測定し、また、発泡むらの有無を目視で評価した。 【0040】実施例2

熱水の温度を9.0℃にした以外は実施例 1 と同じ抄紙原料、装置を用いて埋量3.0.2 g/ m¹ のシートを抄紙した。

【()():11】比較例1

熱水の温度を80°Cにした以外は実施例1と同じ抄紙原

料、装置を用いて坪量302g/mi のシートを抄紙した。

【0042】比较例2

実施例1と同じ抄紙原料を用い、最額抄紙機で坪量30 1g/m²、水分58%でマシン速度25m/minで 抄紙し、表面温度120での多筒式ドライヤーで発泡および乾燥しクプサイズ式の発泡装置は使用しないで水分 8%にした発泡原紙を抄紙した。

【0043】 実施例3

) パルプの配合をLBKP70%、NBKP30%とした 以外は実施例1と同じ抄紙原料、装置を用いて、坪量5 2g/m;のシートを抄紙した。

実施例 4

実施例1と同じ抄紙原料を用い、長網抄紙機で坪量300g/m:、マシン速度25m/minで抄紙し、水分58%で表面温度75℃の多筒式ドライヤーで発泡させないように位燥し、水分10%にした未発泡原紙を抄紙した。その後オフラインの含没装置で発泡乾燥した。すなわち、5mの長さのクブサイズ方式の含浸部を実施例1と同様の熱水方式の発泡装置として95℃の熱水で発泡させ、送風乾燥機で10m/minで水分10%に乾燥させた

【0044】以上の結果を表一1に示す。

[0045]

[光-1]

| · | 坪 盘 | ¥/c4) 無既 | 免治均一性 | GN 25 · |
|---------|------------|-------------|-------|-------------------------|
| 突爬何 1 | · 300 | 0.145 | 0 | 本発明の熱水発泡法による |
| 实施例 2 | 302 | 0.218 | 0 | 阿上 |
| 比較例1 | 302 | 0.350 | × | 範囲外の熱水温度による |
| 比較到2 | 301 | 0.170 ※ | Δ | 本発明外の発泡法による 推察状のむらあり |
| 実施例3 | 52 | 0.245 | 0 | 本発明の熱水発泡流による |
| 夹 庇 例 4 | 300 | 0.173 | 0 | 本発明の無器後発泡による |

注*) 原紙の表面を目虫で那板した。 那板は粒旗状の宛みの発化ムラもなく均一なものを都板をOとし、 粒旗状のムラが少しあるものを Δ とし、全面に大きな発池ムラがあるものを \times とし、評価Oが必要である。

注※)最高発泡部分の密度。発泡不十分の部分は密度O. 5g/cm3.

[0046]

【発明の効果】以上の実施例の結果がら判るように、本 発明の製造方法により主としてバルフと、加熱により体 損が10~100倍に増加する液体を認物質とする発泡 はカフセルから成る原紙を加熱により発泡させて富高紙 製造する方法において、上記原紙を90で以上の高温 水に接触させ、原紙中のカブセルを発泡させることによ り0.05~0.3g/cm¹の低密度の紙が得られ

【0047】加熱発泡性粒子を内添した原紙を木発明の。40

90℃以上の高温水と接触させる方法により、均一に発 泡した密度0.05~0.3g/cm³の低密度の高高 紙が得られた。

【0048】このような特徴を備えた発泡性原紙は天然素材を主体とするところから、発育ポリスチレンのように境却によいて多量の媒を発生することもないし臭いもほとんど発生せず、また、発泡ポリスチレンの様に多量の熱量を発生してがを痛めることもなく優れた低密度発泡紙を得ることができる。

フコントバージの続き

* D 2 1 II 17/37 19/40

在17年,61.4 图点符号 高級別記号

厅内整理番号。

J:

技術表示菌所